

# BUNDESREPUBLIK DEUTSCHLAND



DEUTSCHES
PATENT- UND
MARKENAMT

Linde AG, 65189 Wiesbaden, DE

(ii) Anmeider:

# ① Offenlegungsschrift③ DE 100 12 163 A 1

Aktenzeichen:

100 12 163.2 13. 3. 2000

(a) Anmeldetag:(b) Offenlegungstag:

20. 9. 2001

® Int. Cl.7: C 07 C 7/163

C 07 C 11/02 C 07 C 1/04 C 07 C 29/149

② Erfinder: Becker, Hans, Dr., 81479 München, DE

## Die folgenden Angaben sind den vom Anmelder eingereichten Umerlagen entnommen

- Werfahren zum Entfernen von organischen Säuren aus Flüssigfraktionen der Fischer-Tropsch-Synthese
- Die Erfindung betrifft ein Verfahren zum Entfernen von organischen Säuren aus Monoolefin-haltigen Flüssigfraktionen der Fischer-Tropsch-Synthese. Erfindungsgemäß wird die Flüssigfraktion einer für die Carbonylgruppen der Säuren selektiven katalytischen Hydrierung unterzogen, wobei die organischen Säuren mit Wasserstoff im Überschuß zu Alkoholen umgesetzt werden und ein nahezu säurefreies die Monoolefine und die Alkohole enthallendes Rohprodukt gewonnen wird.

DE 100 12 163 A

1

### Beschreibung

Die Erfindung betrifft ein Verfahren zum Einfernen von organischen Säuren aus Monoolefin-haltigen Flüszigfraktionen der Fischer-Tropsch-Synthese.

Die Monoolefin-haltigen Flüssigfraktionen aus der Fischer-Impsch-Synthese enthalten L stets neben den erwinschten Konlenwasserstoffen auch noch eine große Anzahl an sauersioithalitgen Verbindungen wie Carbonsäuren (organische Säuren). Aldehyde, Keione, Alkohole, Ether 10 and lister. Bei jeder Abirennung von besonders wertvollen Komponenten und auch bei jedem sonstigen Veredelungsschrin stören die Carbonsäuren wegen ihrer Korrosivität in ganz besonderer Weise. Man entferm sie daher zumeist vorweg durch Neutralisation, wobei als Neutralisationsmittei 15 entweder Laugen, zumeist Natronlauge wegen ihres vergleichsweise niedrigen Preises und ihrer guten Verfügbarwie in der Offenlegungssehrift keit, oder mich DE 197 34 253 A1 vorgeschlagen wegen ihrer einfachen Regenerierbarkeit Carbonate verwendet werden. Die bei der 20 Neutralisation emistehenden organischen Salze sind prakrisch wertlos. Sie werden aus den Kohlenwassersioffen ausgewaschen und siellen entweder eine erhebliche Belastung der Abwasseranlage dar oder es muß aus ihnen in einer aufwendigen thermischen Regenerierung das ursprüngliche 25 Neutralisationsmittel zurückgewonnen werden,

In der zur Veröffentlichung vorgesehenen deutschen Patentammeldung mit dem Aktenzeichen 199 H 910,4 ist ein Verfahren angegeben, mit dessen Hilfe die Carbonsäuren zusammen mit anderen sauerstofthaltigen Verbindungen durch eine Azeotropäestillation von den wertvollen Kohlenwasserstoffen abgetrennt werden. Dieses Verfahren vermeidet zwar die Nachteile der Neutralisation, ist aber immer noch sehr aufwendig und vor allem energieimensiv.

Bei den bekannten Verfahren werden die Carbonsäuren is entweder durch Neutralisation zu wertlosen Produkten ungesetzt, die noch dazu eine teure Nachbehandlung, beispielsweise eine Abwasseraufbereitung oder eine thermische Regenerierung, erfordern oder sie werden durch eine Azeotroptestillation abgetrennt und müssen dann in nachfolgenden Verfahrensschritten weiterbehandelt werden.

Aufgabe der Erfindung ist es daher, ein einfacheres Verfahren zur Emfermung der Carbensäusen aus Monoolefinhaltigen Plüssigfraktionen der Fischer-Tropsch-Synthese vorzuschlagen.

Diese Aufgabe wird erfindungsgemäß gelöst von einem Verfahren mit den Merkmalen des Anspruchs 1.

Kennzeichnend an dem erfindungsgemäßen Verhären ist. daß die Plüssigfraktion einer für die Carbonylgruppen der Säuren selektiven katalytischen Hydrierung umerzogen 80 wird, wohei die organischen Sünren mit Wasserstoff im Überschuß zo Alkoholen umgesetzt werden und ein nahezu säurefreies die Moncolefine und die Alkohole emhaltendes Rohprodukt gewonnen wird. Die organischen Säuren werden also nicht wie hei den Vertahren nach dem Stand der 55 Technik erst aus der Flüssigfraktion abgetrennt und dann neutralisien oder anderweitig verwenet, sondern in der die Moncolefine onthaltenden Phissigiraktion selbst zu Alkohlen umgeseizt. Ein Verfahrensschritt zur Ahtrennung der organischen Siloran entfällt, mit dem Vorteit, daß bei einer 60 statt dessen stromab erfolgenden Abtrennung der erzeugten Alkohle, wie auch bei underen Verertelungs- und Regenerierschritten, eine korrosive Säureeinwirkung auf Anlagenkomponenten unterbleiht. Durch die selektive Hydrierung der Carbonylgruppe wenden die Carbonsduren außerdem 69 nicht wie hei der Neutralismien völlig entwertet, sondern sie werden im Gegenteil aufgewertet. Gleichzeitig werden auch andere sells reaktive Komponenten mit einer Carbonyi-

gruppe wie z. B. Aldehyde aus dem Einsatzstrom emfernt, wodurch die weitere Verarbeitung erleichtert wird. Die Einfernung der Aldehyde reduziert darüber hinaus die Bildung von Polymerisationsprodukten (sog. gums).

Bei einer Ausgestältung des erfindungsgem
äßen Verfahren kann das nahezu samefreie Rohprixlukt einer weiteren kanalytischen Hydrierung unterzogen werden, wobei Kohlenwasserstoffe mit zwei oder mehr als zwei C=C-Doppelbindungen und/oder mit einer oder mehreren C=C-Dreifachbindungen mit Wasserstoff im Überschuß selektiv zu Molekülen mit nur einer C=C-Doppelbindung umgesetzt werden, und es kann ein Monoolefin-Rohprodukt gewonnen werden.

Diene, Triene, Acetylene und andere Komponenten mit solchen Kohlensioff-Mehrfachbindungen können in Pfüssigfraktionen aus der Fischer-Tropsch-Synthese in einer Größenordnung von einigen Prozent enthalten sein. Diese Komponenten dürfen aber in den olchnischen Endprodukten nur noch in Konzentrationen von wenigen mol-ppitt vorkommen. Wenn dir Siedepunkt sehr nahe an dem der gewünschten Olefine liegt, lassen sie sich von diesen nur sehr schwer abtrennen, da sie sich auch in anderen bigenschaften, wie z.B. der Polurität nur wenig unterscheiden. Die Moleküle dieser Komponenten lassen sich jedoch unter Einsatz emsprechender Katalysatoren selektiv hydrieren. Es ist mit großen Vortoilen verhunden, wenn die selektive Hydrierung der Carbonylgruppe durch einen weiteren selektiven Hydrierschritt ergänzt wird, durch den Diene und andere Moleküle mit einer Kohlenstoff-Dreifachbindung oder mit mehreren Kohlensteif-Doppelbindungen zu Molekülen mit nur einer Kohlenstoff-Doppelbindung, wie sie die zu gewinnenden Olefine führen, umgesetzt werden. Es handelt sich hierbei um einen sehr einfachen Verfahrensschrift, der zudem die Olefinausbeute erhöht.

Bei einer Ausgestaltung des erfindungsgemäßen Verführens ohne die Hydrierung von Molektilen mit unerwünschten Mehrfachdoppelbindungen und Dreifschbindungen der Kohlenstoffatome kann bei der Umsetzung der organischen Säuren nicht verbrauchter Wasserstoff aus dem nahezu säureireien Rohprodukt destillativ abgetrennt und ein Wasserstoff-freies Olefin-Rohprodukt gewonnen werden und der abgetrennte nicht verbrauchte Wasserstoff mindestens teilweise in die für die Carbonylgruppe selektive Hydrierung zurückgeführt werden. Dies hat den Vorteil, daß nur ungefähr so viel Wasserstoff, wie bei der Hydrierung der organischen Säuren verbraucht wird, zum Hinstellen des Wasserstoffüherschusses für diesen Verfahrensschritt neu eingesetzt zu werden braucht.

Falls zusätzlich zur Säurehydrierung auch die unerwünschten Kohlenstoftbindungen hydrien werden, kann bei der Gewinnung des Monoolefin-Rohprodukts nicht verbrauchter Wasserstoff aus dem Monoolefin-Rohprodukt desillativ abgetrennt und ein Wasserstoff-freies Monoolefin-Rohprodukt gewonnen werden und der nicht verhrauchte Wasserstoff mindestens teilweise in die für die Carbonylgruppe selektiven Hydrierung und/oder in die für die Umsetzung der Doppel- und Dreifachbindungen selektive Hydrierung zurückgeführt werden.

Dies hat den Vorteil, daß nur so viel Wasserstoff net eingesetzt werden muß, wie hei beiden Hydrierungen verhraucht und nicht zurückgeführt wird.

Der zurückgeführte Wasserstoff wird nit Verteil durch frisch eingesetzten Wasserstoff entsprechend dem Wasserstoffverbrauen beim Hydrieren erganzt oder der frisch eingesetzte Wasserstoff wird den Hydrierschritten direkt zugeführt.

#### Patemansprüche

- Verfahren zum Eintfernen von organischen Säuren um Monoolefin-haltigen Plüssigfraktionen der Fischer-Tropsch-Synthese, dadurch gekennzeichnet, daß die 3 Plüssigfraktion einer für die Carbonylgruppen der Säuren selektiven katalytischen Hydrierung unterzogen wird, wobei die organischen Säuren mit Wasserstoff im Überschuß zu Alkoholen umgesetzt werden und ein nahezu säurefreies, die Monoolefine und die Alkohole 49 enthaltendes Kohprectukt gewonnen wird.
- Verfahren nach Anspruch 1, dadurett gekennzeichnet, daß das nahezu saurefreie Rohprodukt einer weiteren katalytischen Hydrierung unterzogen wird, wobei Kohlenwasserstoffe mit zwei oder mehr als zwei C≈C-15 Doppelbindungen und/oder mit einer oder mehreren C ≈C-Dreifachbindungen mit Wasserstoff im Überschuß selektiv zu Molekülen mit nur einer C≈C-Doppelbindung umgesetzt werden und ein Monoolefin-Rohprodukt gewonnen wird.
- 3. Verfahren nach Anspruch I, dadurch gekennzeichnet, daß bei der Umsetzung der organischen Säuren nicht verbrauchter Wasserstoff aus dem nahezu säurefreien Rohprodukt destillativ abgetrennt und ein Wasserstoff-freies Olefin-Rohprodukt gewonnen wird und 25 der abgetrennte nicht verbrauchte Wasserstoff mindestens teilweise in die für die Carbonylgruppe selektive Hydrierung zurückgeführt wird.
- 4. Verfahren nach Anspruch 2, dadurch gekennzeichnet, daß bei der Gewinnung des Monoolefin-Rohprodukts nicht verbrauchter Wasserstoff aus dem Monoolefin-Rohprodukt destillativ abgetrennt und ein Wasserstoff-freies Monoolefin-Rohprodukt gewonnen wird und der nicht verbrauchte Wasserstoff mindestens teilweise in die für die Carbonylgruppe selektive Hydrierung und/oder in die für die Umsetzung der Doppetund Dreifschbindungen selektive Hydrierung zurückgeführt wird.
- 5. Verfahren nach Anspruch 3 oder 4. dadurch gekennzeichnet, daß der zurückgeführte Wasserstoff entspreehend dem Wasserstoffverbrauch beim Hydrieren durch frisch eingesetzten Wasserstoff ergänzt wird.

**4**3

S13

35

163

6,5

- Leerseite -

BMSDEXBU KDĚ

namentusas Ex